CH, 28 9.67 13,669/67 = 233790

RÉPUBLIQUE FRANÇAISE

<sub>0</sub>1.583:363 ~

MINISTERE:
DU DEVELOPPEMENT INDUSTRIEL
ET SCIENTIFIQUE

INSTITUT NATIONAL DE LA PROPRIÈTÉ INDUSTRIELLI

# BREVET D'INVENTION

- (54) Polyamides à cations actifs.
- (72) Invention: Max Matter et Rolf Oberholzer.
- (71) Déposant : Société dite : SANDOZ S.A. Société par actions, résidant en Suisse.

Mandataire : Jean Casanova, Ingénieur-Conseil.

- (30) Priorité conventionnelle :
- 32 33 Brevet déposé en Suisse le 28 septembre 1967, n° 13.569/67 aux noms de Max Matter et Rolf Oberholzer.

La présente invention a pour objet un procédé de préparation d nouveaux polyamid s solubles dans l'eau t à cations
actifs, procédé selon lequel on fait réagir des polyalkylènepolyamines qui contiennent deux groupes amino primair s, au moins
un groupe amino secondaire et des groupes alkylènes renfermant
de 2 à 4 atomes de carbone, avec des acides dicarboxyliques répondant à la formule générale I

$$HOOG = C_H = COOH$$
 (I)

dans laquelle m désigne un nombre entier de 4 à 8, ou avec un
dérivé fonctionnel d'un tel acide dicarboxylique, dans un rapport
molaire de 0,85:1 à 1,2:1, et on alkyle jusqu'à épuisement de l'agent
d'alkylation les produits de réaction qui seront nommés ci-dessous
"polyamides" ou encore "produits intermédiaires", en solution aqueuse,
avec des agents d'alkylation bifonctionnels répondant à la formule II

dans laquelle

15

40

désigne un nombre entier de 0 à 7,

20 Z désigne l'un des groupements suivants :

R<sub>1</sub> et R<sub>2</sub> représentent chacun un groupe alkyle inférieur ou un groupe hydroxy-alkyle inférieur et

représente un radical alkylène contenant de 2 à 6 atomes de carbone, un radical 2-hydroxy-1.3-propylène ou l'un des deux radicaux suivants :

$$- CH_2 - CH_2 - NH - CO - NH - CH_2 - CH_2 - et$$

$$- CH_2 - CH_2 - CH_2 - NH - CO - NH - CH_2 - CH_2$$

30 la quantité de l'agent d'alkylation bironctionnel étant choisie de telle façon que le produit d'alkylation reste encore en solution.

Pour préparer les produits finals on part par exemple de polyamides qui ont été obtenus à partir de la diéthylène-triamine III

35 
$$H_2N - CH_2 - CH_2 - NH - CH_2 - CH_2 - NH_2$$
 (III) et de l'acide adipique IV

$$HOOC - (CH2)4 - COOH (IV)$$

et dont la structure est schématisée par la formule V

1 procédé de l'invention peuvent se préparer par des procédés

connus, par exempl à partir de la triéthylène-tétramine, de la tétraéthylène-pentamine, d la tri-(1.2-propylèn )-tétramine, de la di-(1.3-propylène)-triamine cu de la di-(1.4-butylène)-triamine. Les "polyalkylène-polyamines" nécessaires à cette fin correspondent à la formule VI

$$H_2 H - C_p H_{2p} (NH - C_p H_{2p})_q NH_2$$
 (VI)

dons laquolle

5

10

15

20

25

30

35

p désigne un nombre entier de 2 à 4 et

q désigne un nombre entier de 1 à 4.

polyamides dans des conditions plus douces.

Les acides dicarboxyliques de formule I sont des composés connus. Ils peuvent être transformés, par réaction avec les polyalikylène-polyamines, par exemple en solution aqueuse concentrée, en sels correspondants, lesquels, lorsqu'ils sont chauffés, perdent de l'eau et engendrent ainsi les polyamides répondant à la formule générale VII

—HN - C<sub>p</sub> H<sub>2p</sub> (NH - C<sub>p</sub> H<sub>2p</sub>)<sub>q</sub> NH - CO - C<sub>m</sub> H<sub>2m</sub> - CO (VII)

On peut également préparer ces polyamides en partant, non plus des acides dicarboxyliques libres I, mais de leurs dérivés fonctionnels, par exemple de leurs anhydrides, de leurs esters méthyliques ou de leurs chlorures, et l'on peut ainsi obtenir les

Les agents d'alkylation bifonctionnels de formule II, qui scront nommés "réticulants" dans ce qui suit, peuvent s'obtenir par réaction de l'épichlorhydrine avec des amines secondaires répondant à la formule VIII

dans laquelle

R<sub>1</sub> et R<sub>2</sub> représentent chacun un groupe alkyle inférieur ou un groupe hydroxy-alkyle inférieur,

ou avec des bis-amines tertiaires répondant à la formule IX

$$\begin{array}{c|c} R_1 & & \\ \hline R_2 & & \\ \end{array} \qquad \begin{array}{c} R_1 & \\ \hline R_2 & \\ \end{array} \qquad (IX)$$

dans laquelle

Y représente un radical alkylène contenant de 2 à 6 atomes de carbone ou l'un des deux radicaux suivants

- CH<sub>2</sub> - CH<sub>2</sub> - CH<sub>2</sub> - NH - CO - NH - CH<sub>2</sub> out 1cs significations indiquées ci-dessus, ou avec des mélanges des amines VIII et IX.

Construction of the contract of the property of the contract of t

Dans cetto réaction les amines libr s de formules généarales VIII et IX ou leurs sels, par exempl leurs chlorhydrates ou leurs sulfates, peuvent être utilisés en solution aqueuse. Par xempl à partir de 2 moles de diméthylamine, 1 mole d'acide chlorhydrique et 3 moles d'épichlorhydrine, en présence d'eau, on obtient un réticulant bifonctionnel approprié, selon le schéma réactionnel représenté ci-dessous :

$$EM (CH_3)_2 + HN (CH_3)_2 \cdot HC1 + 3 CH_2 - CH - CH_2 - C1 - CH_2 - CH_$$

10 
$$CH_3$$
  $CH_3$   $CH_3$   $CH_3$   $CH_3$   $CH_2$   $CH_3$   $CH_3$   $CH_3$   $CH_4$   $CH_5$   $CH_5$ 

En faisant varier les rapports molaires on peut obtenir, par une réaction du même type, des composés analogues ayant des longueurs de chaînes différentes, par exemple conformément au schéma suivant :

Un autre genre d'agents d'alkylation bifonctionnels s forme à partir de bis-amines tertiaires et de l'épichlorhydrine, par exemple de la façon suivante :

$$(CH_3)_2 N - CH_2 - CH_2 - N (CH_3)_2 + 2 CH_2 - CH_2 - C1$$

ou selon le schéma suivant :

25

35

$$CH_3$$
  $CH_3$   $CH_3$   $CH_2$   $CH_3$ 
 $CH_3$   $CH_4$   $CH_2$   $CH_5$   $CH_5$   $CH_5$   $CH_6$   $CH_7$   $CH_8$   $CH_8$ 

u encore d'après la réaction suivante :

$$CH_{2}$$
  $CH_{3}$   $CH_{3}$   $CH_{3}$   $CH_{3}$   $CH_{2}$   $CH_{3}$   $CH_{2}$   $CH_{2}$   $CH_{3}$   $CH_{2}$   $CH_{3}$   $CH_{2}$   $CH_{3}$   $CH_{2}$   $CH_{3}$   $CH_{2}$   $CH_{3}$   $CH_{3}$   $CH_{2}$   $CH_{3}$   $C$ 

Lorsque, dans la formule générale II, le symbole x désigne un nombre supérieur à 2 les restes Y peuvent être identiques entre eux, comme c'est le cas pour l'agent d'alkylation bifonctionnel XI, ou encore être différents les uns des autres.

Le produit de la réaction suivante illustre ce dernier cas: 2 HN  $(CH_3)_2$  .HCl +  $(CH_3)_2$  N- $(CH_2)_6$ -N  $(CH_3)_2$  + 4  $CH_2$ -CH- $CH_2$ -Cl  $\longrightarrow$ 

Le dernier stade du procédé concerne l'alkylation des polyamides de formule VII avec les agents d'alkylation bifonctionnels de formule II. Cette réaction a pour effet d'unir entre elles les molécules des polyamides VII par des ponts constitués par les agents d'alkylation II : les groupes amino secondaires du polyamide VII ainsi que les groupes amino primaires qu'il peut encore renfermer sont alors alkylés par les groupes époxy ou les groupes halohydrines du composé II. Puisqu'il se forme alors des macro-rolécules réticulées on peut désigner cette polyalkylation par l'expression "réaction de réticulation". Dans ces macromolécules les ponts de réticulation ont la constitution suivante, lorsqu'on part du polyamide V:

25

**30** 

35

40

La réticulation (polyalkylation) peut être effectuée facilement en solution aqueuse et elle conduit aux produits finals actifs conformes à l'invention.

Le rapport quantitatif du polyamide à l'agent de réticulation (ou agent de polyalkylation) est d'une très grande importance. Si l'on utilise une trop grande quantité de l'agent de réticulation on obtient des produits insolubles dans l'eau qui n'entrent pas dans le cadre de la présente invention. Dans le procédé de l'invention on ajuste la quantité de l'agent d'alkylation bifonctionnel de telle façon qu'il se forme des produits à poids moléculaire élevé mais encore solubles dans l'eau. Il vaut mieux effectuer la réticulation avec une quantité aussi grande que possible de réticulant, c'est-à-dire avec une quantité qui, si on l'augmentait tant soit peu, donnerait déjà des produits de réticulation insolubles dans l'eau, car il se forme ainsi des produits finals très efficaces qui sont supérieurs aux produits moins réticulés. Si ·l'on posc égale à 100 % la quantité d'agent de polyalkylation maximum admissible, pour une concentration déterminée des partenaires réactionnels et pour une température déterminée, on effectuera la polyalkylation avec au moins 80 % d'agent de polyalkylation, de préférence avec de 90 à 100 %. En général les produits fabriqués avec de 90 à 95 % d'agent de polyalkylation sont particulièrement actifs n tant qu'agent d rétention de charg dans la fabrication du papier et les produits qui sont polyalkylés à un degré ncore supérieur sont des agents d'égouttage (accélérateurs d filtration) t d s adjuvants de fl ttation d grande offica ité pour l'industrie du papier ou du arton.

5

La réticulation est très simple à réaliser : il suffit de dissoudre le polyamid et le réticulant dans l'eau t de les laisser réagir l'un avec l'autre. On peut accélérer la réaction en augmentant la température et la concentration. En général il est avantageux d'effectuer la réticulation lentement afin que les produits formés aient une réticulation régulière. Lorsque la polyalkylation est effectuée en solution concentrée elle nécessite, pour donner des produits aussi réticulés que possible mais encore solubles dans l'eau, une bien moindre quantité de réticulant, par 10 rapport au polyamide mis en jeu, que lorsqu'on opère en solution diluée. Il est important que l'alkylation soit menée jusqu'à son terme, c'est-à-dire que tous les groupes époxy ou halohydrines à effet alkylant; que contient le réticulant, prennent part à la réaction. Sinon, il se formerait des produits instables qui, au 15 cours de leur conservation, pourraient subir lentement une alkylation complémentaire et se transformer ainsi en produits insolubles dans l'eau. Les produits macromoléculaires préparés selon l'invention doivent rester solubles dans l'eau après avoir été chauffés pendant 2 houres à 90° à un pH do 8 à 9, ce qui ne serait pas le 20 cas si la réaction avec les agents d'alkylation bifonctionnels avait été incomplète. On considère comme solubles dans l'eau les produits qui se dissolvent à raison de 10 g dans un litre d'eau distillée en donnant une solution limpide homogène.

L'invention concerne également les polyamides à haut poids 25 moléculaire ct à cations actifs qui ont été préparés selon le procédé décrit ci-dessus. Ces produits de réticulation d'un genre nouveau renferment, dans les ponts de réticulation, au moins un ion d'aumonium quaternaire. Les ponts de réticulation sont constitués de fragments moléculaires caténiformes qui contiennent au moins 6 30 atomes de carbone et au moins un atome d'azote, ce qui résulte de la définition des agents d'alkylation bifonctionnels (formule II). Par ces caractéristiques structurales et par la bonne durée de stockago dont on a déjà parlé plus haut, les nouveaux polyamides cationiques à haut poids moléculaire diffèrent grandement des com-35 posés comparables connus (voir par exemple le brevet britannique N° 979.461).

Les nouveaux polyamides cationiques contiennent des groupes basiques de différents types, à savoir les ions ammoniums quatornaires dans les ponts de réticulation, les groupes amino secondaires non 40 alkylés et les groupes amino tertiaires qui se forment lors de la réticulation et qui constituent en quelque sorte des "tôtes de ponts". Les groupes amino secondaires et tertiaires peuvent se trouver à l'état libre ou à l'état de sels, par exemple sous forme des sels

10

15

20

**25** 

30

35

40

qui prennent naissance, au cours de la réticulation, lorsque colleci est effectuée avec des agents d'alkylation de formule II qui
c ntiennent des radicaux halohydrines. Suivant l'application que
l'on a en vue on porte les polyamides réticulés, obtenus en solution
aqueuse, au pH voulu de telle façon qu'ils se trouvent à l'état
d'amines libres ou à l'état de sels. Le pH peut varier dans un intervalle étendu, par exemple entre 2 et 12. Le pH qui s'établit
normalement au cours de la préparation, qui peut varier entre
environ 8 et 9,5, peut être augmenté, par exemple par addition
d'hydroxyde de sodium, ou être abaissé par addition d'un acide,
tel que l'acide chlorhydrique, l'acide sulfurique, l'acide formique
ou l'acide tartrique.

La présente invention a trait également à l'application des nouveaux composés. Ceux-ci sont des agents de floculation très efficaces qui pouvent servir à accélérer la sédimentation et la flottation dans des opérations de grande importance technique.

Dans l'indsutrie du papier les nouveaux polyamides cationiques à haut poids moléculaire sont de précieux agents de rétention car ils retiennent sur la "table" (toile métallique) les fines fibres cellulosiques et les charges minérales lors de la formation de la feuille; en outre, ils accélèrent l'égouttage et l'opération de filtration sur la table de la machine à papier, ce qui est particulièrement intéressant dans la fabrication de papiers épais et du carton. En comparaison des autres agents de rétention et accélérateurs d'égouttage utilisés dans l'industrie du papier et du carton, les nouveaux produits ont de précieux avantages, notamment les suivants:

Le papier traité jaunit moins et l'efficacité des azurants optiques dans le papier est moins altérée. De plus, la solidité à l'état humide du papier et du carton n'est sensiblement pas
augmentée par la présence des nouveaux composés, ce qui facilite
le travail des déchets de prierDans la fabrication de la cellulose
les nouveaux polyamides peuvent être utilisés comme accélérateurs
de l'opération de filtration par laquelle la cellulose est séparée
de l'oau.

Les exemples suivants illustrent la présente invention sans aucunement en limiter la portée. Les températures y sont exprimées en degrés centigrades.

A. Exempl srelatifs à la préparation des polyamides.

1. Préparation du produit intermédiaire.

1.1. Dans un récipient muni d'un agitateur on dilue avec 40 kg d'eau, tout en refroidissant xtéri urem nt, 109 kg (1,06 kg mole) de diéthylène-triamine, suffisamment lentement pour

que la température intérieure reste inférieure à 70°. On introduit ensuite 146 kg (1,00 kg mole) d'acide adipique pulvérisé, suffisamment lentement pour que la température intérieure puiss être maintenue à 50-90° par refroidiss ment extérieur. On ferme le récipient 5 t nyadapte un c l nn d fractionn m nt à laqu lle succèd un réfrigérant descendant. A l'aide d'un bain d'huile on chauffe le mélange sous azote de manière à porter sa température à 120-130° en une heure, puis à 170-175° en six heures (température intérieure). L'eau, dont une partie a été utilisée pour la solution et l'autre 10 partie a été engendrée par la condensation, est éliminée par distillation au moyen de la colonne : la quantité de diéthylène-triamine entraînée par la vapeur d'eau est alors inférieure à 0,4 kg. On agite pendant encore 3 heures à 170-175°, puis on remplace la colonne équipée de son réfrigérant descendant par un réfrigérant à reflux. 15 Après refroidissement à 150-160° on fait arriver 219 kg d'eau à une vitesse telle que la température intérieure tombe peu à peu à 100-105° sans que cesse le reflux. On fait bouillir pendant encore une heure à reflux; après refroidissement, on obtient une solution limpide du produit intermédiaire qui renferme 50 % de substance solide.

20 1.2. On opère comme décrit sous 1.1. mais en utilisant 0,97 mole de diéthylène-triamine (au lieu de 1,06 mole) par mole d'acide adipique.

1.3. En opérant de la même façon que sous 1.1. on dissout 51,5 g (0,5 mole) de diéthylène-triamine et 87,7 g (0,6 mole) de 25 triéthylène-tétramine dans 50 g d'eau, puis on introduit 146 g (1 mole) d'acide adipique. On chauffe lentement à 175° sous atmosphère d'azote, tout en chassant l'eau par distillation au moyen d'une petite colonne de fractionnement. Au bout de 3 heures à 175° on remplace la colonne de fractionnement par un réfrigérant à reflux. Après refroidissement 30 à 150° on verse lentement 266 g d'eau à une vitesse telle que la solution se maintienne constamment à l'ébullition et que la température intérieure, à la fin de l'opération, soit de 103-106°. Après 1 heure d'ébullition on obtient une solution limpide qui renferme 50 % d'un polyamide contenant, entre ses groupes amides, tantôt un, 35 tantôt deux groupes -NH-, reliés par des ponts éthylènes.

Le même produit de condensation se forme également lorsqu'on chauffe 0,5 mole de diéthylène-triamine, 0,6 mole de triéthylène-tétramine et 1 mole d'adipate de diméthyle, avec enlèvement de méthanol. Ce dernier commence dès la température de 100° et peut 40 être achevé par chauffage à 150°.

1.4. On procède comme indiqué à l'ex mpl 1.1. avec cette différ nce t ut fois qu l'on remplac 1 s 109 kg de diéthylène-triamine par 131 kg (1 kg m le) de bis-(3-amin propyl)-amine. On obtient une solution aqueuse limpid à 50 % du produit intermédiaire,

į

solution qui, lorsqu'elle st conservée à la température ambiante, n laiss pas déposer de substances solides.

1.5. On agite 233 g (1,15 mole) de spermine, c'est-à-dir de N.N'-bis-(3-aminopropyl)-1.4-diamino-butane, avec 174 g (1 mole) 5 d'adipate de diméthyle et on chauffe le mélange à 150-155°, sous azote, jusqu'à ce que l'élimination de méthanol soit terminée. On obtient ainsi un produit intermédiaire qui est soluble dans l'eau et qui peut être converti, avec le réticulant décrit à l'exemple 2.1.. en un polyamide cationique soluble dans l'eau.

2. Préparation du réticulant.

10 2.1. On mélange 205,5 kg de glace avec 112,5 kg d'une solution à 40 % de diméthyl-amine (1 kg mole) dans un récipient en acier inoxydable muni d'un dispositif d'agitation et on ajoute à ce mélange 100 kg d'acide chlorhydrique à 36,5 % (1 kg mole) à une 15 vitesse telle que la température intérieure reste constamment audessous de 25°. On obtient une solution de chlorure de diméthylammonium dont le pH va de 4 à 7. On ajoute encore une fois 112,5 kg de la solution à 40 % de diméthyl-amine (1 kg mole) et on verse dans le mélange 277;5 kg d'épichlorhydrine suffisamment lentement 20 pour que la température intérieure puisse être maintenue à 28-32° par un refroidissement extérieur. On laisse la réaction s'accomplir à cette température pendant quelques heures et on obtient de cotte façon une solution limpide qui renferme 50 % du réticulant de formule I dans un état de pureté satisfaisant.

Il n'y a pratiquement pas d'épichlorhydrine ayant échappé 25 à la réaction ni de produit secondaire non ionogène, comme la dichlorhydrine du glycérol, ainsi que cela ressort du fait que, lorsqu'on effectue un partage entre éther et eau, l'éther n'absorbe presque rien.

A l'analyse on trouve, par mole de réticulant, 2 moles de 30 chlore sous forme ionogène et 2 moles sous forme non ionogène.

2.2. On agite 50 g (0,5 mole) d'acide chlorhydrique à 36,5 % avec 61,8 g d'eau sur un bain d'eau à 10-15° et on ajoute goutte à goutte 29 g (0,25 mole) de N.N.H'.N'-tétraméthyl-éthylène-35 diamine suffisamment lentement pour que la température intérieure ne dépasse jamais 40°. A une température du bain de 20-25° on ajoute 46,25 g (0,5 mole) d'épichlorhydrine et il se forme slors deux phases. On règle la température du bain à 40°. La température intérieur monte à 53° en 40 minutes : l'épichlorhydrine réagit alors 40 et le mélange d vi nt monophasé. On agite pendant nc r 16 heures à 40° et l'on obtient un solution limpid d pH égal à 7-7,1, qui renf rme 50 % du réticulant répondant à la formul suivante The map of the of the eight for the experience of the

3. Préparation des produits finals.

3.1. Cet exemple décrit la réaction du produit intermédiaire 5 1.1. avec le réticulant 2.1, la réticulation étant poussée aussi loin que possible. Lorsqu'on opère en solution aqueuse avec une teneur en corps solide de 40 %, le rapport du réticulant au produit intermédiaire est d'environ 20:100. Du fait que les corps de 10 départ ne sont pas très purs et sont accompagnés d'autres corps on est obligé de déterminer, par des essais préliminaires, le rapport optimal pour lequel il se forme un produit très fortement réticulé mais encore soluble dans l'eau, en se contentant de la qualité des corps de départ que l'on a à sa disposition. Supposons par exemple 15 que 5 essais préliminaires, effectués sur 50 g de matières, respectivement avec 20,0, 20,2, 20,4, 20,6 et 20,8 partics de réticulant pour 100 parties de produit intermédiaire, aient montré que les rapports les plus élevés, c'est-à-dire 20,6 et 20,8:100, conduisent à des produits finals renfermant des fractions solu-20 bles, on effectue alors la réaction sur une grande échelle avec le rapport 20,3:100, cela de la façon exposée ci-dessous.

Dans un récipient muni d'un dispositif d'agitation et susceptible d'être chauffé par un bain d'eau on mélange 9,0 kg du produit intermédiaire à 50 % décrit à l'exemple 1.1. avec 1,83 kg du réticulant à 50 % obtenu selon l'exemple 2.1. et 2,7 kg d'eau.

La solution à 40 % de substances solides est agitée pendant 2 heures à 25-35°, pendant 2 heures à 45° et pendant 15 heures à 50-55°.

Alors qu'elle était très fluide au début, cette solution devient de plus en plus visqueuse et, au bout d'environ 8 heures, elle 30 s'est convertie en une pâte très épaisse qui a tendance à monter le long de l'agitateur. A la fin de l'opération, la pâte est redevenue un pau plus fluide.

Le produit de réticulation ainsi obtenue est un excellent accélérateur d'égouttage pour l'industrie du carton (voir le chapitre B).

Pour transformer le produit obtenu en un produit facile à diluer on le dilue, à 50°, avec sa quantité d'eau, sa concentration tombant alors à 20 %. On obtient ainsi une solution fluide de pH égal à 8,8-8,9 et d densité égale à 1,04.

3.2. Dans cet exemple on fait réagir, de la manière décrite à l'exemple 3.1., le produit intermédiaire 1.1. ave le réticu lant 2.1. On opère toutefois dans une solution renformant 30 % de

substance s lide. (au lieu de 40 %) si bien que pour obtenir également un produit très fortement réticulé t encore soluble dans l'oau, il faut une quantité de réticulant bien supérieure, par rapport au produit intermédiaire. Néanmoins, dans le cas présent, 5 on reste nettement au-dessous du taux de réticulation maximum admissible. On procède de la façon suivante.

Dans un récipient chauffable équipé d'un dispositif d'agitation on mélange 10 kg de la solution de produit intermédiaire à 50 %, qui a été décrite à l'exemple 1.1., avec 2,52 kg le la solution 10 de réticulant à 50 %, obtenue selon l'exemple 2.1., et avec 8,38 kg d'eau. Tout en agitant bien. On chauffe en 1 heure à 90° sous azote et e maintient à cotte température pendant 2 houres. Après refroidissement on obtient une solution limpide, assez visqueuse, à 30 % d'un polyamide cationique réticulé. Ce polyamide est un précieux agent 15 de rétention pour les charges et les fibres fines dans la fabrication du papier.

3.3. On opère de la même façon qu'à l'exemple 3.1. mais en utilisant, au lieu du produit intermédiaire 1.1., le produit intermédiaire 1.2. Pour obtenir un produit présentant le taux de ré-20 ticulation le plus élevé possible mais ayant encore une bonne solubilité dans l'eau, il faut environ trois fois moins de réticulant 2.1. que dans l'exemple 3.1., c'est-à-dire que le rapport entre le réticulant et le produit intermédiaire est d'environ 6,7:100 alors qu'il était d'environ 20:100 à l'exemple 3.1

Le polyamide cationique ainsi préparé est obtenu sous 25 la forme d'une solution aqueuse visqueuse à 20 %. C'est un excellent agent d'égouttage pour les suspensions de cellulose : dans l'essai d'égouttage (voir le chapitre B) il fait preuve d'une officacité analogue à celle du produit préparé selon l'exemple 3.1.

B. Efficacité des produits finals sur l'égouttage. 30 Pour évaluer le comportement lors de l'égouttage on utilise le temps nécessaire pour que s'échappe une quantité déterminée de filtrat d'une suspension de cellulose non blanchie renfermant l'adjuvent d'égouttage et l'on compare la valeur obtenue à celle 35 que donne une suspension dépourvue d'adjuvant. La méthode d'essai mise en oeuvre est décrite dans Merkblatt V/7/61 du "Verein der Zellstoff- und Papier-Chemiker und -Ingenieuro".

Dans le tableau suivant on compare l'effet de trois produits commerciaux et de la substance active de l'exemple 3.1. sur 40 la durée de filtration en secondes. La concentration en % st relative à des produits se s et exprime le nombre de gramm s de substance active pour 100 g de c llulos sèche à l'air.

man in the day of the little to the first of

Concentration en %						
0,0	0,05	0,1	0,2	, 0,4	0,8	1,6
174	160	152	100	41	43 .	54
174	165	140	71	44	51	63
174	156	132	70	35	37	44
174	113	88	· 50	16	7	<b>&lt;</b> 5
	174 174 174	0,0 0,05 174 160 174 165 174 156	0,0 0,05 0,1  174 160 152  174 165 140  174 156 132	0,0     0,05     0,1     0,2       174     160     152     100       174     165     140     71       174     156     132     70	0,0     0,05     0,1     0,2     0,4       174     160     152     100     41       174     165     140     71     44       174     156     132     70     35	0,0     0,05     0,1     0,2     0,4     0,8       174     160     152     100     41     43       174     165     140     71     44     51       174     156     132     70     35     37

- 1) Produit commercial de la société Badischen Anilinund Sodafabrik.
- 2) Produit commercial de la société Dow Chemical Inc.

10 Les valeurs numériques contenues dans le tableau précédent montrent nettement que les trois produits commerciaux sont beaucoup moins actifs que le produit préparé selon l'exemple 3.1.

C. Exemples d'applications.

### - Egouttage -

15 Un problème très important que l'on rencontro dans la fabrication du papier ou du carton à l'aide de vieux papiers estl'appustage de la pâte à papier sur la "table" (c'est-à-dire la toile métallique de la machine à papier) car c'est cette opération qui détormine la vitesse de passage de la pâte et, partant, le rythme de
20 production. Au moyen d'adjuvants appropriés, comme par exemple la
"Polymin HS" de la BASF, on peut accélérer l'égouttage de la pâte
à papier, ce qui permet d'augmenter sensiblement la production.

L'efficacité du produit de l'exemple 3.1. a été étudiée dans une cartonnerie sur une machine à papier à longue table et elle 25 a été comparée à celle de la "Polymin ES". On a fabriqué un carton ayant un poids au mètre carré de 280 grammes avec une pâte à papier renfermant 85 parties de vieux journaux, 15 parties de cellulose sulfitique non blanchie, 0,3 partie de colle résinouse et 1,2 partie de sulfate d'aluminium; dans l'un des essais on ajoute le produit 30 de l'exemple 3.1., qui renferme 20 % de substance sèche, et dans un deuxième essai on ajoute la "Polymin ES" sous la forme d'une solution à 0,25 %, juste avant la montée de la pâte.

Avec une quantité d'adjuvants de 0,3 %, par rapport à la pâte à papier sèche à l'air, le produit de l'exempl 3.1. apporte 35 un meilleur égouttage que la "Polymin ES", ce qui s traduit par

SUST THE BURE STORE CONSTRUCTION HE WERE SO WE TO BE STORED TO THE

l fait que le niveau d'eau st b aucoup plus près lors de la montée de la pât et que la c nsommation de vapeur par tonne de cartor sec est plus faible. La rétention exercé par le produit de l' xemple 3.1. est également meilleure que celle qu'exerce la Polymin : 5 le passage à travers le tamis est en effet plus faible d'environ 20 %.

# - Rétention -

# ("rendement de la charge").

· :: L'efficacité du produit de l'exemple 3.2. a été étudiée 10 dans une papeterie sur une machine à longue table et a été comparée à celle de l'adjurant connu sous le nom de "Kymene 557" de Hercules Powder. On fabrique en papier de grammage égal à 80 g/m². La pâte à papier renferme 45 parties de cellulose sulfitique de conifères blanchio, 35 parties de cellulose sulfitique de hêtre blanchie, 15 20 parties de seiure de bois, 2 parties de colle de résino, 3 parties de sulfate d'aluminium et 28 parties de kaolin. On ajoute des quarantes de sulfate d'aluminium et 28 parties de kaolin. tités égales des deux adjuvants, relativement à la teneur en substance sèche (0,01 % par rapport à la pâte à papier sèche à l'air), juste avant la montée de la pâte. Le produit de l'exemple 3.2. provoque 20 une meilleure rétention que le "Kymene 557", ce dont on peut se rendre compte en comparant les toneurs en charge obtenues par incinération d'échantillons de papier.

# - Flottation -

Sur une machine à papier on fabrique un papier pour cou-25 vertures contenant du bois, dont le poids au mêtre carré est de 80 g ct qui a une teneur en cendres de 17 %. L'eau d'égouttage obtenue a uno teneur en corps solides de 3110 mg par litro et elle est traitée de la manière habituelle, dans l'appareil de flottation, afin que soit régénérés les corps solides. L'eau qui s'écoule de l'ap-30 pareil de flottation renferme encore 1460 mg de corps solides par litre. Si l'on ajoute à l'eau d'égouttage 0,5 % ou 0,8 % de la solution obtenue selon le dernier paragrapho de l'exemple 3.1., les pourcentages étant rapportés à la matière solide contenue dans l'eau d'égouttage, alors l'eau qui s'éccule de l'appareil de flottation 35 ne renferme plus que 78 et 25 mg, respectivement, de corps solides par litre. RESUME

La présente inventi n comprend notemment : 1°) Un pr cédé de préparation de nouv aux polyamides 40 cationiques ayant une bonne solubilité dans l'eau, procédé s lon lequel on fait reagir des polyalkylène-polyamines contenant deux groupes amino primaires, au moirs in groupe amino socondaire ot d s groupes alkylènes renferment d 2 à 4 atomes de carbone, avec des acides

dicarboxyliques répondant à la formule générale

$$HOOC - C_m H_{2m} - COOH$$
 (1)

dans laquello m désigne un nombre entier de 4 à 8, ou avec un dérivé fonctionnel d'un tel acide dicarboxylique, dans un rapport molaire pouvant aller de 0,85:1 à 1,2:1, et on alkyle jusqu'à épuisement de l'agent d'alkylation les produits de réaction, en solution aqueuse, avec des agents d'alkylation bifonctionnels répondant à la formule II

$$z - cH_2 - N$$
 $R_1$ 
 $R_2$ 
 $- Y - N$ 
 $+$ 
 $- cH_2 - Z$  (II)

10 dans laquello

Y

25

désigne un nombre entier de 0 à 7,
 désigne l'un des groupements suivants :

15 R<sub>1</sub> et R<sub>2</sub> représentent chacun un groupe alkyle inférieur ou

un groupe hydroxyalkyle inférieur,

désigne un radical alkylène contenant de 2 à 6 atomes de carbone, un radical 2-hydroxy-1.3-propylène ou

l'un des deux radicaux suivants :

$$- CH_2 - CH_2 - NH - CO - NH - CH_2 - CH_2 - et$$

$$- CH_2 - CH_2 - CH_2 - NH - CO - NH - CH_2 - CH_2$$

la quantité de l'agent d'alkylation bifonctionnel étant choisie de telle sorte que le produit d'alkylation reste encore en solution.

- 2°) Un modo d'exécution du procédé spécifié sous 1°, selon loquel on utilise une quantité de l'agent d'alkylation bifonctionnel égale à au moins 80 %, de préférence supérieure à 90-95 %, de la quantité qui serait nécessaire pour obtenir un produit final qui soit encore tout juste soluble dans l'eau.
- 3°) Les applications suivantes des polyanides dont la 30 préparation est décrite sous 1° ct 2°:
  - a) on tant qu'agents de floculation ;
  - b) on tant qu'adjuvants pour la purification d'eaux usées renfermant des corps en suspensi n;
  - c) n tant qu'adjuvants de fl ttation dans l'industrie du papier;

- d) n tant qu'agents de rétention ;
- c) en tant qu'accélératours de filtration pour la filtration de suspensions aqueus s.
- 4°) A titre de produits industriels nouveaux, les polyamides dont la préparation est décrite sous 1° et 2°.